WO 2005/035538 PCT/JP2004/015299

1

明細書

ペナム結晶及びその製造法

技 術 分 野

本発明は、ペナム結晶及びその製造法に関する。

背景技術

式(1):

5

10

15

20

$$0 \qquad N = N$$

$$COOH$$

$$(1)$$

上記式(1)で表されるタゾバクタムは、抗菌活性が極めて弱いために、タゾバクタム単独では抗菌剤として使用されることはないが、細菌が産出する β -ラクタマーゼと不可逆的に結合し、 β -ラクタマーゼの活性を阻害する作用を有している。このため、タゾバクタムは、 β -ラクタマーゼによって不活性化される既存の各種抗菌剤と併用され、 β -ラクタマーゼ産生菌に対して該各種抗菌剤本来の抗菌作用を発揮させることができる(酒井克治、最新抗生物質要覧、第10版、第113頁)。

下記反応式に示すように、タゾバクタムは、 2α ーメチルー 2β ー[(1,2,3ートリアゾールー1ーイル)メチル]ペナムー 3α ーカルボン酸ペンズヒドリルエステル(以下「TMPB」という場合がある)を酸化し、次いで得られる 2α ーメチルー 2β ー[(1,2,3ートリアゾールー1ーイル)メチル]ペナムー 3α ーカルボン酸 1,1ージオキシドベンズヒドリルエステル(以下「TA2B」という場合がある)を脱エステル化反応することにより、製造される。それ故、TMPBはタゾバクタムの合成中間体及びTA2Bの前駆体として有用である。

10

15

20

反応式:

TMPBは、その分子内に求核反応性を有する1,2,3ートリアゾール基を有することから、油状又はアモルファスのTMPBは不安定であり、TMPBの分解、変質等を受け易い。そのために、安定なTMPB結晶を取り出す試みがなされてきた(WO第02/14325号公報)。

WO第02/14325号公報に記載の方法は、TMPBを含む溶液を濃縮し、濃縮液を酢酸エステルで希釈し、次に希釈液をヘキサン等の溶媒と混合することにより結晶を製造する方法である。

しかしながら、WO第02/14325号公報に記載されている方法では、 反応によりTMPBと同時に生成してくる副生成物からTMPBを分離す る効率が低い。そのため、高純度のTMPB結晶を得るには、多量のTMP Bが母液中に残存するのが避けられず、その結果、TMPB結晶の収率が低 下する。

発明の開示

本発明の一つの目的は、高純度のTMPBを高い収率で製造する方法を提供することである。

本発明者らは、上記問題点を解決すべく鋭意研究を重ねてきた結果、TAZBの前駆体となり得る新規なTMPB-アセトン結晶の開発に成功した。 更に、本発明者らは、TMPBを含む溶液を濃縮し、これをアセトンに溶解して得られる溶液からTMPB-アセトン結晶を容易に製造でき、効率よく

25

単離できること、及び該TMPB-アセトン結晶を脱アセトン化処理することによりTMPB結晶を高純度且つ高収率で製造できるという知見を得た。本発明は、斯かる知見に基づき完成されたものである。

本発明は、下記1~22の発明を提供する。

- 5 1. TMPB-アセトン結晶。
 - 2. モノクロメーターを通した $\lambda = 1$. 5 4 1 8 Åの銅放射線で得られるX線粉末回折パターンにおいて、格子面間隔 1 1. 2 4 \sim 1 2. 4 4 Åにピークを有する上記 1 に記載の結晶。
- 3. モノクロメーターを通した $\lambda = 1$. 5 4 1 8 Åの銅放射線で得られる X 線粉末回折パターンにおいて、下記の各格子面間隔にピークを有する上記 1 に記載の結晶。

d (格子面間隔)

- $11. 24 \sim 12. 44$
 - 8. $41 \sim 9$. 30
- 4. モノクロメーターを通したλ=1. 5418Åの銅放射線で得られるX線粉末回折パターンにおいて、下記の各格子面間隔にピークを有する上記1に記載の結晶。

d (格子面間隔)

- 11. 24~12. 44
 - $8.41 \sim 9.30$
 - 7. $11 \sim 7$. 87
 - 5. $62 \sim 6$. 22
 - $3.78 \sim 5.12$
- 5. モノクロメーターを通したλ=1. 5418Åの銅放射線で得られるX線粉末回折パターンにおいて、下記の各格子面間隔にピークを有する上記1に記載の結晶。

d (格子面間隔)

- 11. $248 \sim 12$. 433
 - $8.413 \sim 9.298$

15

- 7. $119 \sim 7.868$
- 5. $621\sim6$. 213
- $4.632\sim5.119$
- $4.548\sim5.026$
- $4.457\sim4.926$
- $4.206\sim4.648$
- 4. 132~4. 567
- 3. $738 \sim 4.131$
- $3.785 \sim 4.183$
- 10 6. TMPB/アセトンのモル比が1/1である上記 $1\sim5$ のいずれかに記載の結晶。
 - 7. (A) TMPBを含む有機溶媒溶液を濃縮する工程、
 - (B) 得られる濃縮物をアセトンに溶解する工程、及び
 - (C)得られるアセトン溶液からTMPB-アセトン結晶を析出させる工程を含む、TMPB-アセトン結晶の製造方法。
 - 8. (A) 工程の有機溶媒が、ハロゲン化炭化水素溶媒である上記7に記載の製造方法。
 - 9. 前記ハロゲン化炭化水素溶媒がジクロロメタンである上記8に記載の製造方法。
- 20 10. (A) 工程において、TMPB1kgを基準にして、有機溶媒量を1. 5 リットル程度以下に減少させる上記 $7\sim 9$ のいずれかに記載の製造方法。
 - 11. (B) 工程において、濃縮物中のTMPB1kgを基準にして、アセトンを1. $5 \sim 5$ リットル程度使用する上記 $7 \sim 1$ 0 のいずれかに記載の製造方法。
- 25 1 2. アセトン溶液を冷却することによりTMPB-アセトン結晶を析出させる上記7~11のいずれかに記載の製造方法。
 - 13. アセトン溶液にTMPB-アセトン結晶の貧溶媒を加えることにより 該結晶を析出させる上記 $7 \sim 11$ のいずれかに記載の製造方法。
 - 14.前記貧溶媒が、炭素数4~8の脂肪族炭化水素、炭素数4~8の脂環

15

25

式炭化水素及び炭素数2~10のアルキルエーテルからなる群より選ばれる少なくとも1種である上記13に記載の製造方法。

- 15. 前記貧溶媒が、n-ペンタン、n-ヘキサン、n-ヘプタン、n-オクタン、シクロヘキサン、ジエチルエーテル、ジーn-プチルエーテル、ジイソプロピルエーテル及びジイソプチルエーテルからなる群より選ばれる少なくとも1種である上記14に記載の製造方法。
- 16. 前記貧溶媒がn-ヘキサンである上記15に記載の製造方法。
- 17. TMPB-アセトン結晶を、溶媒中、酸化剤と反応させる工程を含む、 TAZBの製造方法。
- 18. 前記酸化剤が、過マンガン酸、過ヨウ素酸、過酢酸、トリフルオロ過 酢酸、過安息香酸、mークロル過安息香酸及びこれらのアルカリ金属塩並び に過酸化水素からなる群より選ばれた少なくとも1種である上記17に記 載の製造方法。
 - 19. TMPB-アセトン結晶を脱アセトン化処理する工程を含む、TMP B結晶の製造方法。
 - 20. TMPB-アセトン結晶は、減圧下に脱アセトン化処理される、上記 19に記載の製造方法。
 - 21. 脱アセトン化処理を1~10kPa程度の減圧下、20℃程度以上行う、上記20に記載の製造方法。
- 20 22. (A) TMPBを含む有機溶媒溶液を濃縮する工程、
 - (B) 得られる濃縮物をアセトンに溶解する工程、
 - (C) 得られるアセトン溶液からTMPB-アセトン結晶を析出させる工程、 及び
 - (D) TMPB-アセトン結晶を脱アセトン化処理する工程を含む、TMPB結晶の製造方法。

TMPBーアセトン結晶

本発明のTMPB-アセトン結晶は、例えば、上記(A)~(C)工程を 経ることにより製造される。

10

15

25

A工程

本工程は、TMPBを含む有機溶媒溶液を濃縮する工程である。

本工程で使用されるTMPBを含む有機溶媒溶液は、公知の方法に従って得られるTMPBを含む反応溶液を包含する。

有機溶媒としては、TMPBの製造反応に使用される溶媒又はTMPBの抽出に用いられる有機溶媒であってもよい。好ましい有機溶媒は疎水性有機溶媒である。このような疎水性有機溶媒としては、例えばジクロロメタン、1,2ージクロロエタン、1,2ージクロロプロパン、1,1,2ートリクロロエタン、クロロホルム、四塩化炭素等のハロゲン化炭化水素系溶媒等が挙げられる。これらの中でもジクロロメタンが特に好ましい。

TMPBを含む有機溶媒溶液の濃縮は、公知の方法により行われる。濃縮は、減圧下で行うのが好ましく、例えば、25~80kPa程度の減圧下で行うのがよい。

本発明において、有機溶媒溶液の濃縮とは、有機溶媒が完全に除去されるまでの濃縮及び有機溶媒が濃縮物中に残存している部分的な濃縮の両方を含む。一般的には、TMPB1kgを基準にして、有機溶媒量が1.5リットル程度以下に濃縮することで十分である。晶析効率の観点から、TMPB1kgを基準にして、好ましくは0.15~0.7リットル程度、より好ましくは0.2~0.5リットル程度に濃縮する。

20 B工程

本工程は、上記A工程で得られる濃縮物をアセトンに溶解させる工程である。

本工程においては、アセトンの使用量を濃縮物中のTMPB1kgを基準として、1.5~5リットル、好ましくは2~4リットル、更に好ましくは2.2~3リットルとすればよい。濃縮物中に有機溶媒が残存する場合、有機溶媒量が使用するアセトン量に対し容積比で1/3以下、好ましくは1/4以下となるようにアセトンを使用するのが好ましい。

本工程において上記濃縮物をアセトンに溶解するに当たり、加温して溶解させる場合には、TMPBの安定性を考慮して40℃程度までとし、長時間

10

15

20

25

の加温を避けるのが好ましい。

<u>C工程</u>

本工程は、上記B工程で得られるアセトン溶液からTMPB-アセトン結晶を析出させる工程である。

晶析には、通常行われている一般的な晶析方法を広く適用できる。晶析は、 例えば、アセトン溶液を冷却するか、アセトン溶液にTMPB-アセトン結 晶の貧溶媒を添加することにより行われる。

アセトン溶液を冷却して結晶を析出させる場合には、アセトン溶液を通常 10℃程度以下、好ましくは0℃程度以下に冷却するのがよい。

TMPB-アセトン結晶の貧溶媒としては、TMPBに対する溶解能が弱く、アセトンと相溶性を有する溶媒を広く使用することができる。

このような貧溶媒としては、例えば、炭素数 $4 \sim 8$ の脂肪族炭化水素、炭素数 $4 \sim 8$ の脂環式炭化水素、炭素数 $2 \sim 1$ 0 のアルキルエーテル等を挙げることができる。これらの貧溶媒は、1種単独で又は2種以上混合して使用される。

炭素数4~8の脂肪族炭化水素及び炭素数4~8の脂環式炭化水素の具体例としては、n-ペンタン、n-ヘキサン、n-ヘプタン、n-オクタン、シクロヘキサン等が挙げられる。

炭素数 $2 \sim 10$ のアルキルエーテルの具体例としては、ジエチルエーテル、ジイソプロピルエーテル、ジーn-プチルエーテル、ジイソプチルエーテル等が挙げられる。

上記貧溶媒の中でも、炭素数 4~8 の脂肪族炭化水素が好ましく、n - へ キサンがより好ましい。

資溶媒の使用量は、特に限定されるものではないが、晶析効率及び作業性を考慮すると、アセトン溶液中のアセトン1リットル当たり、通常0.1~20リットル程度、好ましくは0.5~5リットル程度とすればよい。

晶析温度は、通常56℃程度以下、好ましくは-78~30℃程度、更に 好ましくは-30~10℃程度とすればよい。

上記で晶析したTMPB-アセトン結晶は、公知の濾過方法により、アセ

トン溶液から単離され得る。

このようにして得られたTMPB-アセトン結晶は、TMPBとアセトンとのモル比が1:1であり、特有のX線粉末回折パターンを有している。

本発明TMPB-アセトン結晶は、モノクロメーターを通した入=1.5 418Åの銅放射線で得られるX線粉末回折パターンにおいて、格子面間隔 11.24~12.44Åにピークを有している。

好ましい本発明TMPB-アセトン結晶は、モノクロメーターを通した λ = 1. 5418 Åの銅放射線で得られるX線粉末回折パターンにおいて、下記の各格子面間隔にピークを有している。

10

15

-5

d (格子面間隔)

11. 24~12. 44

8. $41 \sim 9$. 30

より好ましい本発明TMPB-アセトン結晶は、モノクロメーターを通した $\lambda=1$. 5418 Åの銅放射線で得られるX線粉末回折パターンにおいて、下記の各格子面間隔にピークを有している。

d (格子面間隔)

- $11.24 \sim 12.44$
 - 8. $41 \sim 9$. 30
 - 7. $11 \sim 7$. 87
 - 5. $62 \sim 6$. 22
 - 3. $78 \sim 5$. 12

特に好ましい本発明TMPB-アセトン結晶は、モノクロメーターを通した $\lambda=1$. 5418Åの銅放射線で得られるX線粉末回折パターンにおいて、下記の各格子面間隔にピークを有している。

25

20

d (格子面間隔)

- 11. 248~12. 433
 - 8. 413~9. 298
 - 7. $119 \sim 7.868$
 - 5. $621\sim6$. 213

- 4. 632~5. 119
- 4. $548 \sim 5$. 026
- $4.457\sim4.926$
- $4.206\sim4.648$
- 4. $132 \sim 4.567$
- $3.738 \sim 4.131$
- $3.785 \sim 4.183$

X線粉末回折データは、本発明TMPB-アセトン結晶が、公知のTMPB結晶とは全く異なった結晶構造であることを示している。¹H-NMRスペクトルデータは、TMPBとアセトンとのモル比が1:1で、TMPBが存在していることを示している。熱重量分析データは、モル比が1:1でTMPBとアセトンとが存在していることを支持し、アセトンの脱離がアセトンの沸点よりも高い温度(83.2℃)で生じていることを示している。これらのことから、本発明TMPB-アセトン結晶は、乾燥が不十分なためにTMPBにアセトンが単に付着したものではなく、TMPB結晶格子中にアセトンが存在し、それにより包接体を形成していると推察される。

TAZBの製造

5

10

15

20

25

TAZBは、本発明のTMPB-アセトン結晶を、溶媒中で酸化剤と反応 させることにより製造される。

酸化剤としては、公知の酸化剤を広く使用でき、例えば、過マンガン酸、 過ヨウ素酸、過酢酸、トリフルオロ過酢酸、過安息香酸、mークロル過安息 香酸及びこれらのアルカリ金属塩、過酸化水素等を挙げることができる。こ こでアルカリ金属としては、ナトリウム、カリウム等を挙げることができる。 これらの酸化剤は、1種単独で又は2種以上混合して使用される。

上記酸化剤は、TMPB-アセトン結晶に対して大過剰量使用してもよいが、通常は該結晶に対して等モル量~5倍モル量程度とすればよい。

使用する溶媒としては、例えば、ジクロロメタン、クロロホルム、四塩化 炭素等のハロゲン化炭化水素類、テトラヒドロフラン、ジオキサン等のエー テル類、アセトン、メチルエチルケトン等のケトン類、酢酸、蟻酸等の有機

15

20

25

酸、ピリジン、水等が挙げられる。これらは、1種単独で又は2種以上混合 して使用される。

斯かる溶媒は、TMPB-アセトン結晶1kgに対して、通常0.001~100リットル程度、好ましくは0.01~10リットル程度使用されるが、これらに限定されるものではない。

酸化剤を反応させる時の温度は、特に限定されないが、通常 $0\sim60$ \mathbb{C} 程度で十分である。反応時間は、一般に $0.5\sim12$ 時間程度である。

斯くして生成するTAZBは、抽出法、カラムクロマトグラフィー、再結 晶等の通常行なわれる精製方法によって精製することができる。

10 TMPB結晶の製造

本発明TMPB-アセトン結晶は、大気圧下、室温(20℃)において、 非常にゆっくりとTMPB結晶に変化するが、TMPB-アセトン結晶が検 出されない程度の高純度TMPB結晶を製造するには、脱アセトン化処理を 行うのが好ましい。

脱アセトン化処理は、例えば、TMPB-アセトン結晶を減圧下に保持することにより行われる。減圧の程度は、特に制限されないが、例えば、1~10kPa程度、好ましくは1.3~5kPa程度で十分である。更に、TMPB-アセトン結晶の環境温度を通常20℃程度以上、好ましくは30℃程度以上、より好ましくは30~40℃程度に維持するのが好ましい。TMPB-アセトン結晶の環境温度が極端に高くなると、生成するTMPB結晶の劣化が生じる虞がある。

処理時間としては、減圧の程度、温度等によって変化するため一概に決め られないが、例えば、約4kPa、40℃で6時間以上を要する。

発明の効果

本発明TMPB-アセトン結晶の製造方法の特徴の一つは、晶析効率が非常に優れていることである。TMPBがアセトン中でアセトンと一緒になってTMPBとは異なる包接体を形成し、それによりアセトンに対する溶解度が低下し、TMPB-アセトン結晶がより析出し易くなるものと考えられる。従って、本発明TMPB-アセトン結晶を製造するに当たり、晶析温度は

特に制限されず、室温程度で十分晶析が行われる。更に、冷却は、他成分の混入又は油状物の分離を生じない。

本発明TMPB-アセトン結晶は、そのままTAZBの製造に供することができる。

更に、本発明TMPB-アセトン結晶を脱アセトン化処理することにより、 TMPB結晶を容易に製造することができる。特に、非常に効率よく取り出 すことができるTMPBとアセトンとからなる結晶を形成させ、次いで該結 晶を脱アセトン化処理することにより、TMPB結晶を高収率且つ高純度で 得ることができる。

本発明のTMPB結晶の製造方法によれば、晶析効率の優れたTMPB-アセトン結晶を経由することにより、副生成物であるセファム体を混入させ ることなく、TMPB-アセトン結晶から容易にTMPB結晶に導くことが できる。

従って、本発明の方法は、工業的に極めて有利である。

15

20

25

5

10

図面の簡単な説明

図1は、実施例1で得られる結晶のX線粉末回折パターンである。

図2は、実施例8で得られる結晶のX線粉末回折パターンである。

発明を実施するための最良の形態

以下に実施例、参考例及び試験例を挙げて、本発明を具体的に説明するが、 本発明はこれら実施例に限定されるものではない。

実施例1

2β-クロロメチルー2α-メチルペナム-3-カルボン酸ベンズヒドリルエステル43.5gを含むジクロロメタン溶液700mlに1,2,3-トリアゾール200ml及び陰イオン交換樹脂(「ダイヤイオンWA30」、三菱化学社製)約130mlを加え、40℃で3時間攪拌した。反応終了後、陰イオン交換樹脂を濾去し、濾液に水200mlを加えてジクロロメタン層を分液した。得られたジクロロメタン層を水で2回洗浄して、ジクロロメタン溶液600mlを得た。このジクロロメタン溶液を以下「ジクロロメタン溶液(1)」という。この溶液中には30gのTMPBが含まれていた。

10

20

ジクロロメタン溶液(1)を減圧下(60~40kPa)、40℃以下で 濃縮し、除去されたジクロロメタン量が約450mlになった時点で、ジク ロロメタン溶液(1)の濃縮液にアセトン250mlを加えた。溶液量が約 100mlとなるまで濃縮を継続した。ガスクロマトグラフィーで分析した ところ、アセトンは約30ml、ジクロロメタンは約15mlであった。こ の溶液にアセトンが合計80mlとなるように追加した。このアセトン溶液 を以下「アセトン溶液(1)」という。

アセトン溶液(1)を-20 ℃に冷却し、撹拌した。十分に晶析を行った後、濾過して結晶を取り出し、これをアセトンとn- へキサンとの混合液(体積比1:1)80m1で洗浄した。

この結晶は、 ^1H-NMR スペクトルより、TMPBとアセトンとからなる化合物であり、TMPBとアセトンとのモル比が1:1であった。

性状:白色結晶

収量:30g

15 収率:90% (ジクロロメタン溶液 (1) 中のTMPB基準)

 $^{1}H-NMR$ (300MHz, CDC1₃, δ ppm):

1. 20 (3H, s), 2. 16 (6H, s), 3. 17 (1H, ABq, J=16. 2Hz), 3. 66 (1H, ABq, J=16. 2Hz), 4. 58 (1H, ABq, J=14. 7Hz), 4. 59 (1H, ABq, J=14. 7Hz), 4. 87 (1H, s), 5. 41 (1H, dd, J=4. 2Hz, 1. 5Hz), 6. 90 (1H, s), 7. 2-7. 4 (10H,

X線粉末回折パターン(モノクロメーターを通した $\lambda=1$. 5 4 1 8 Åの銅 放射線で得られるX線粉末回折パターン。以下同様である。)

25 d (格子面間隔) 相対強度 (I/I_o)

m), 7. 73 (2H, d, J=3. 9Hz)

- 11.8405 96
 - 8. 8556 84
 - 7. 4935 55
 - 7. 2487 18

	6. 5438	1 0
	5. 9170	3 8
	5. 5005	1 0
	4. 8756	4 9
5	4. 7869	7 6
	4. 6915	3 3
	4. 4271	100
	4. 3498	7 5
	4. 2630	2 6
10	4. 2149	2 7
	3. 9345	4 2
	3. 6837	3 6
	3.6014	1 3
	3. 5283	18
15	3. 4346	2 1
	3. 2996	2 8
	3. 2734	2 1
	3. 2065	1 7
	3. 0640	1 3
20	2. 9878	14
	2. 8951	2 9
	2. 8554	1 9
	2. 8448	2 4
	がた 1000/分子サカロット	19ニーノー!

純度:100%(液体クロマトグラフィーにより測定)

図1に、該結晶のX線粉末回折パターンを示す。

実施例2

25

実施例1と全く同様にしてアセトン溶液(1)を作製した。

このアセトン溶液 (1) を38℃に加温し、n-ヘキサン80mlを滴下 して加えると、結晶が析出した。更にこの溶液を−20℃に冷却し、撹拌し

た。十分に晶析を行った後、濾過して結晶を取り出し、アセトンとn-ヘキサンとの混合液(体積比1:1) 80mlで洗浄した。

得られた結晶の¹H-NMRスペクトルは実施例1と一致し、TMPB-アセトン結晶であることを確認した。

5 性状:白色結晶

純度:100%(液体クロマトグラフィーにより測定)

収量:32g

収率:97%(ジクロロメタン溶液(1)中のTMPB基準)。

実施例3~7

n-ヘキサンの代わりに下記表1に示す各種貧溶媒を用いる以外は、実施 例2と同様にして、TMPB-アセトン結晶を得た。

得られた $TMPB-アセトン結晶の^1H-NMR$ スペクトルは実施例1のそれと一致し、TMPB-アセトン結晶であることを確認した。

15 表1

	貧 溶 媒	収率(ジクロロメタン溶液(1)中のTMPB基準)
実施例3	シクロヘキサン	80.5%
実施例4	nーペンタン	81.8%
実施例 5	nーオクタン	82.9%
実施例 6	ジイソプロピルエーテル	75.1%
実施例7	ジーn-プチルエーテル	83.8%

実施例8

実施例1で得られたTMPB-アセトン結晶(30g)を40℃、減圧下 (4kPa)で8時間静置した。得られた結晶は、¹H-NMRスペクトル よりTMPBであり、該結晶にはTMPB-アセトン結晶は含まれていなかった。

性状:白色結晶

収量:27g

収率:90% (ジクロロメタン溶液(1)中のTMPB基準)

X線粉末回折パターン:

	d(格子面間隔)	相対強度(I/I ₀)
5	9.5016	8 1
	7. 5574	7 3
	6. 3658	2 0
	5. 5623	1 1
	5.0578	100
10	4.8545	5 4
	4.7412	5 6
	4. 6866	4 3
	4. 5577	1 9
	4. 4140	3 4
15	4. 3330	4 4
	4. 2308	4 7
	3. 9974	2 5
	3. 7857	1 0
	3.6777	2 0
20	3.6014	2 9
	3. 1907	1 1
	3. 0995	1 1
	2.8483	1 1

純度:100%(液体クロマトグラフィーにより測定)

図2に、該結晶のX線粉末回折パターンを示す。

実施例9

25

実施例 2 で得られた TMPB - アセトン結晶(32g)を用い、実施例 8 と同様に処理した。得られた結晶は 1 H - NMRスペクトルより TMPB であり、 1 H - NMRスペクトル及び X 線粉末回折パターンは実施例 8 のそれ

10

15

25

らと一致した。

性状:白色結晶

収量:29g

収率:97%(ジクロロメタン溶液(1)中のTMPB基準)

純度:100%(液体クロマトグラフィーにより測定)

実施例10

実施例1と同様にして得られたTMPB-アセトン結晶32gをジクロロメタン240m1に溶解後、酢酸68m1を加えた。次に、この混合物に、混合物の温度が20℃を越えないように過マンガン酸カリウム20.4gを少量ずつ加えた。混合物の温度が40℃を越えないように注意しながら、混合物を3時間撹拌した。反応が完了した後、ジクロロメタン300m1を加えた。得られる混合物を5℃に冷却し、35%過酸化水素水を混合物の色が消失するまで加えた。ジクロロメタン層を分液し、2%亜硫酸水素ナトリウム水溶液及び水で洗浄した後、硫酸マグネシウムで乾燥した。ジクロロメタン層を濃縮し、得られた残渣にメタノールを加えることにより結晶化して、目的のTAZBを得た。

収量:29.7g

収率:96%

純度:100%(液体クロマトグラフィーにより測定)

20 比較例 1

実施例1と全く同様に行いジクロロメタン溶液(1)を作製した。

ジクロロメタン溶液(1)を減圧下(60~40kPa)40℃で濃縮した。除去されたジクロロメタン量が約420mlになった時点で酢酸エチル86mlを加えた。更に除去された有機溶媒量が120mlになるまで濃縮を続けた。この濃縮液をガスクロマトグラフィーで分析し、ジクロロメタン量が20ml、酢酸エチル量が80mlとなるようにジクロロメタンと酢酸エチルとを加えて希釈した。この希釈液に、その液温を22℃以上に保ちながらn-ヘキサン48mlを加えて、TMPBの結晶を析出させた。

この結晶を濾取し、酢酸エチルとnーヘキサンとの混合液(体積比1:1)

WO 2005/035538 PCT/JP2004/015299

17

80m1で洗浄し、約40℃で減圧乾燥した。

性状:淡黄白色結晶

収量:19g

収率:63.3%

5 .

15

25

請求の範囲

- 2. モノクロメーターを通したλ=1. 5418Åの銅放射線で得られるX 線粉末回折パターンにおいて、格子面間隔 11. 24~12. 44Åにピークを有する請求の範囲第1項に記載の結晶。
 - 3. (A) $2\alpha \lambda + \lambda 2\beta [(1, 2, 3 1)]$ アゾールー 1 1 ルンズヒドリルエステルを含む有機溶媒溶液を濃縮する工程、
- 10 (B) 得られる濃縮物をアセトンに溶解する工程、及び
 - (C) 得られるアセトン溶液から 2α メチルー 2β [(1, 2, 3 トリアゾールー 1 イル)メチル] ペナムー 3α カルボン酸ベンズヒドリルエステルーアセトン結晶を析出させる工程

を含む、 $2\alpha-$ メチル $-2\beta-$ [(1, 2, 3-トリアゾール-1-イル) メチル]ペナム-3 $\alpha-$ カルボン酸ベンズヒドリルエステルーアセトン結晶 の製造方法。

- 4. 2α メチルー 2β [(1, 2, 3 トリアゾールー1 イル) メチル] ペナムー 3α カルボン酸ベンズヒドリルエステルーアセトン結晶を、溶媒中、酸化剤と反応させる工程
- 20 を含む、 2α -メチルー 2β [(1, 2, 3-トリアゾールー1ーイル) メチル] ペナムー 3α -カルボン酸1, 1-ジオキシドベンズヒドリルエス テルの製造方法。
 - 5. 2α ーメチルー 2β ー [(1, 2, 3ートリアゾールー1ーイル)メチル] ペナムー 3α ーカルボン酸ペンズヒドリルエステルーアセトン結晶を脱アセトン化処理する工程

を含む、 $2\alpha-$ メチルー $2\beta-$ [(1, 2, 3ートリアゾールー1ーイル) メチル]ペナムー $3\alpha-$ カルボン酸ペンズヒドリルエステル結晶の製造方法。 6. (A) $2\alpha-$ メチルー $2\beta-$ [(1, 2, 3ートリアゾールー1ーイル) メチル]ペナムー $3\alpha-$ カルボン酸ペンズヒドリルエステルを含む有機溶媒

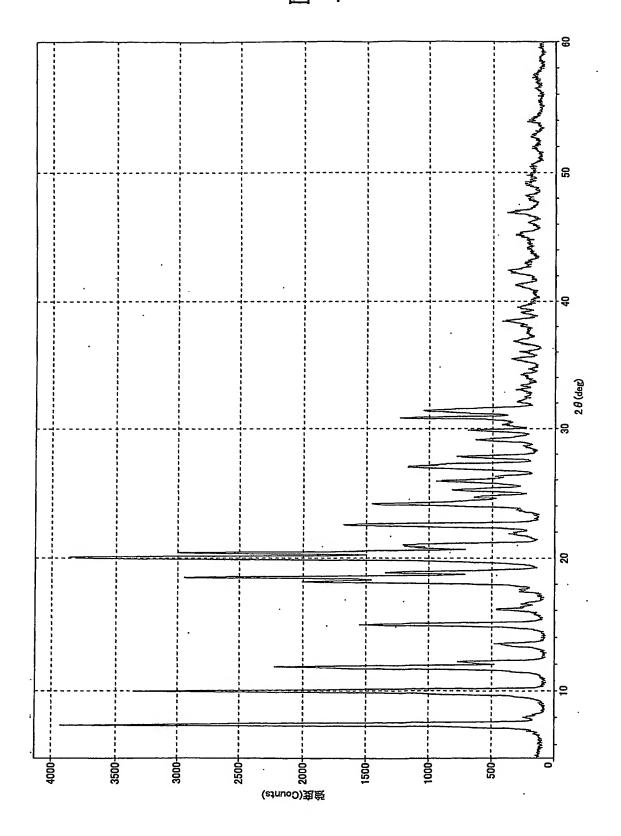
溶液を濃縮する工程、

- (B) 得られる濃縮物をアセトンに溶解する工程、
- (C) 得られるアセトン溶液から 2α メチルー 2β [(1, 2, 3 トリアゾールー 1 イル)メチル] ペナムー 3α カルボン酸ベンズヒドリルエステルーアセトン結晶を析出させる工程、及び

を含む、 $2\alpha-$ メチルー $2\beta-$ [(1, 2, 3-トリアゾールー1ーイル) メチル]ペナムー $3\alpha-$ カルボン酸ペンズヒドリルエステル結晶の製造方法。

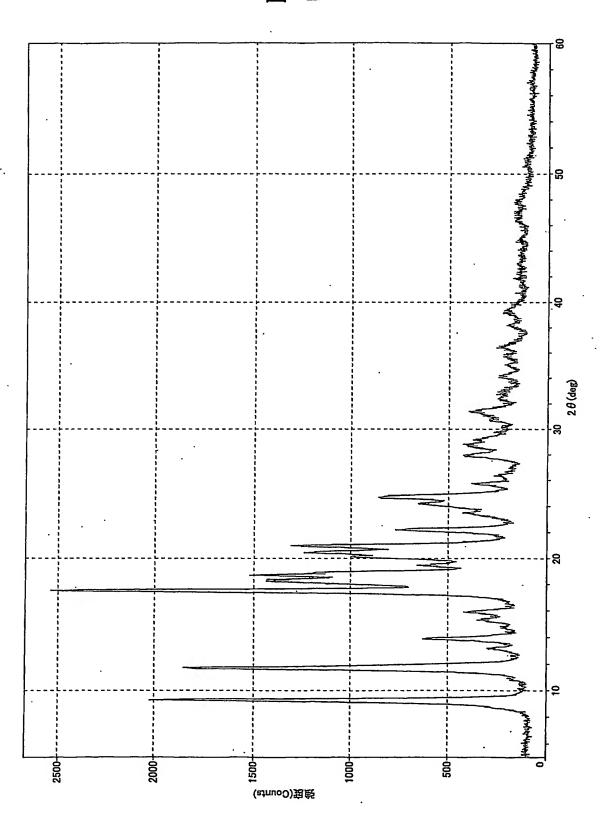
1/2

図 1



2/2

図 2



INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

	<u> </u>	PCI/JP	2004/015299		
A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER Int.Cl ⁷ C07D499/00					
According to Inte	ernational Patent Classification (IPC) or to both national	classification and IPC			
B. FIELDS SE					
Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols) Int.Cl ⁷ C07D499/00					
	earched other than minimum documentation to the externation and the externation of data are consulted during the international search (name of data are consulted during the international search (name of data are consulted during the international search (name of data are consulted during the international search (name of data are consulted during the international search (name of data are consulted during the international search (name of data are consulted during the international search (name of data are consulted during the international search (name of data are consulted during the international search (name of data are consulted during the international search (name of data are consulted during the international search (name of data are consulted during the international search (name of data are consulted during the international search (name of data are consulted during the data are consulted during the international search (name of data are consulted during the data are cons				
	(STN), REGISTRY (STN)	iaia dase and, where practicadic, search	ternis used)		
C. DOCUMEN	ITS CONSIDERED TO BE RELEVANT				
Category*	Citation of document, with indication, where ap	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	Relevant to claim No.		
х .	JP 2002-53581 A (Otsuka Chem. 19 February, 2002 (19.02.02), & WO 2002/14325 A1	ical Co.; Ltd.),	1-6		
A	JP 2002-53582 A (Otsuka Chem 19 February, 2002 (19.02.02), & WO 2002/16371 A1		1-6		
A	JP 08-505645 A (Taiho Pharmaceutical Co., Ltd.), 18 June, 1996 (18.06.96), & EP 678095 A		1-6		
A	WO 02/092605 A1 (Otsuka Chemical Co., Ltd.), 21 November, 2002 (21.11.02), & JP 14-338578 A		1-6		
Further do	cuments are listed in the continuation of Box C.	See patent family annex.			
Special categories of cited documents: document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance		"T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention			
"E" earlier application or patent but published on or after the international filing date "L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is		"X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone			
cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)		"Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is			
"O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed		combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art "&" document member of the same patent family			
Date of the actual completion of the international search 05 November, 2004 (05.11.04)		Date of mailing of the international se 22 November, 2004			
Name and mailing address of the ISA/ Japanese Patent Office		Authorized officer			
Facsimile No.		Telephone No.			

		<u></u>		
A. 発明の属する分野の分類 (国際特許分類 (IPC)) Int. Cl ⁷ CO7D 499/00				
D 部本+.4	ニュよハ服			
	Tった分野 最小限資料(国際特許分類(IPC))			
	CO7D 499/00		•	
			•	
	•			
最小限資料以外	朴の資料で調査を行った分野に含まれるもの			
			•	
		•		
		·		
国際調査で使用 CAPLUS (ST	用した電子データベース(データベースの名称、 N), REGISTRY(STN)	調査に使用した用語)		
	,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,		•	
C. 関連する	ると認められる文献			
引用文献の		-	関連する	
カテゴリー*	引用文献名 及び一部の箇所が関連すると	ときは、その関連する箇所の表示	請求の範囲の番号	
X .	JP 2002-53581 A (大塚化学株式会社	2002. 02. 19	1–6	
	& WO 2002/14325 A1			
A	JP 2002-53582 A(大塚化学株式会社	2002. 02. 19	1-6	
1	& WO 2002/16371 A1	A 11 \		
·A	JP 08-505645 A (大鵬薬品工業株式会社) 1996.06.18		1-6	
A	& EP 678095 A		1.0	
11	A WO 02/092605 A1 (大塚化学株式会社) 2002.11.21 & JP 14-338578		1-6	
	**	·		
□ C欄の続き	きにも文献が列挙されている。	□ パテントファミリーに関する別	紙を参照。	
* 引用文献の	のカテゴリー	の日の後に公表された文献		
	車のある文献ではなく、一般的技術水準を示す	「T」国際出願日又は優先日後に公表さ		
「F」国際出席	顔日前の出願または特許であるが、国際出願日	出願と矛盾するものではなく、多	発明の原理又は理論	
	公表されたもの	の理解のために引用するもの「X」特に関連のある文献であって、	当該文献のみで怒田	
「L」優先権3	主張に疑義を提起する文献又は他の文献の発行	の新規性又は進歩性がないと考え		
	くは他の特別な理由を確立するために引用する	「Y」特に関連のある文献であって、	当該文献と他の1以	
1	理由を付す) よる開示、使用、展示等に言及する文献	上の文献との、当業者にとって自	目明である組合せに	
「O」ロ頭による開示、使用、展示等に言及する文献 よって進歩性がないと考えられるもの 「P」国際出願日前で、かつ優先権の主張の基礎となる出願 「&」同一パテントファミリー文献				
国際調査を完了	05.11.2004	国際調査報告の発送日 22.11.2	004	
国際調査機関の	の名称及びあて先	特許庁審査官(権限のある職員)	4P 8213	
日本国特許庁 (ISA/JP)		渡辺 仁		
郵便番号100-8915 東京都千代田区霞が関三丁目4番3号 電話番号 03-3581-1101 内線 3492				
東京都千代田区霞が関三丁目4番3号 電話番号 03-3581-1101 内線 3492				